(19)日本国特許庁(JP)

(12) 特 許 公 報(B2)

(11)特許出願公告番号

特公平6-51793

(24) (44)公告日 平成6年(1994)7月6日

(51)Int.Cl.5

C 0 8 G 75/02

識別記号 NTW

庁内整理番号 7308-4 I

FΙ

技術表示箇所

請求項の数12(全 7 頁)

(21)出願番号

特願昭63-37337

(22)出願日

昭和63年(1988) 2月19日

(65)公開番号

特開昭63-243134

(43)公開日

昭和63年(1988)10月11日

(31)優先権主張番号 17949

(32)優先日

1987年2月24日

(33)優先権主張国

米国(US)

(71)出願人 999999999

フィリップス・ペトロリウム・カンパニー アメリカ合衆国オクラホマ州パートルズヴ

...ィル(番地なし)

(72)発明者 ケネス・ドウェイン・ゴーツ

アメリカ合衆国オクラホマ州74006, バー トルズヴィル、メルローズ・ドライブ

1753

(72)発明者 ガイ・セナトア

アメリカ合衆国テキサス州79008, ボーガ

ー,アドーブ・トレイル 11エイ

(74)代理人 弁理士 湯浅 恭三 (外4名)

審査官 板橋 一隆

最終頁に続く

(54)【発明の名称】 アリーレンスルフィドポリマーの製法

【特許請求の範囲】

【請求項1】 a) 少なくとも 1 種の硫黄源及び少なくと も1種の環状有機アミドを含有する水性混合物を脱水 し、それによって脱水混合物を形成し;

- b) 少なくとも1種のジハロ置換芳香族化合物を該脱水 混合物と混合して、硫黄源対前記環状有機アミドのモル 比が約0.42乃至0.5である重合反応混合物を生成し;
- c)該重合反応混合物を、アリーレンスルフイドポリマ 一を含有する生成物を生成するのに効果的な重合条件に 付し: そして
- d) 前記アリーレンスルフイドポリマーを回収する: 各工程よりなる、少なくとも約100グラム/10分の押出 速度を有するアリーレンスルフイドポリマーを製造する 方法。

【請求項2】前記工程(a)中の該水性混合物が、さら

にアルカリ金属水酸化物を含有する特許請求の範囲第1 項に記載の方法。

【請求項3】前記硫黄源がアルカリ金属酸化物よりなる 特許請求の範囲第1項に記載の方法。

【請求項4】前記硫黃源がアルカリ金属重硫化物及び硫 化水素よりなる群から選ばれる特許請求の範囲第2項に 記載の方法。

【請求項5】前記環状有機アミドがN,N' -エチレンジ ピロリドン、N-メチル-2-ピロリドン、ピロリド 10 ン、カプロラクタム、N-エチルカプロラクタム、N-メチルカプロラクタム、及びそれらの混合物よりなる群 から選ばれ、かつ前記アルカリ金属硫化物が硫化ナトリ ウムよりなる特許請求の範囲第3項に記載の方法。

【請求項6】前記硫黄源がアルカリ金属重硫化物よりな り、前記アルカリ金属水酸化物が水酸化ナトリウムより

なり、そして前記環状有機アミドが、N,N'ーエチレン ジピロリドン、N-メチルー2-ピロリドン、ピロリド ン、カプロラクタム、N-エチルカプロラクタム、N-メチルカプロラクタム、及びそれらの混合物よりなる群 から選ばれる特許請求の範囲第4項に記載の方法。

【請求項7】前記環状有機アミドがN-メチル-2-ピ ロリドンよりなり、かつ前記ジハロ置換芳香族化合物 は、pージクロロベンゼン:並びに、pージクロロベン ゼンと総計約0乃至約10モル%の、mージクロロベンゼ ン、oージクロロベンゼン、及び式

(式中、RはH又は1乃至4個の炭素原子を有するアル キル基で、少なくとも1個のRはHではない)を有する アルキル置換 p - ジクロロベンゼンの中の少なくとも1 第6項に記載の方法。

【請求項8】前記アルカリ金属重硫化物が重硫化ナトリ ウムよりなり、そして前記ジハロ置換芳香族化合物がp ージクロロベンゼンよりなる特許請求の範囲第7項に記 載の方法。

【請求項9】前記環状有機アミドがN-メチルー2-ピ ロリドンよりなり、そして前記ジハロ置換芳香族化合物 は、p-ジクロロベンゼン;並びに、p-ジクロロベン ゼンと総計約0乃至約10モル%の、mージクロロベンゼ ン、oージクロロベンゼン及び式

(式中、RはH又は1乃至4個の炭素原子を有するアル キル基で、少なくとも1個のRはHではない)を有する アルキル置換pージクロロベンゼンの中の少なくとも1 つとの混合物;よりなる群から選ばれる特許請求の範囲 第5項に記載の方法。

【請求項10】前記ジハロ置換芳香族化合物がp-ジク ロロベンゼンよりなる特許請求の範囲第9項に記載の方 法。

【請求項11】前記アルカリ金属硫化物が硫化ナトリウ ムよりなり、そして前記アリーレンスルフイドポリマー が少なくとも約100乃至約1000グラム/10分の押出速度 を有する特許請求の範囲第10項に記載の方法。

【請求項12】前記アリーレンスルフイドポリマーが少 なくとも約100乃至約1000グラム/10分の押出速度を有

する特許請求の範囲第8項に記載の方法。

【発明の詳細な説明】

本発明は芳香族化合物からポリマーを製造する方法に関 する。1つの態様においては、本発明はアリーレンスル フイドポリマーを製造する方法に関する。別の態様にお いては、本発明は押出速度の大きいポリ(フエニレンス ルフイド)の製造方法に関する。

極性有機溶剤中で、アルカリ金属硫化物との反応によつ て、ポリハロ置換芳香族化合物からアリーレンスルフイ 10 ドポリマーを製造する基本的な方法が米国特許第3,354, 129号明細書に開示されている。該特許は、また、モノ ハロ置換芳香族化合物を連鎖停止剤として用いるか又は pージクロロベンゼンのような重合反応混合物中の反応 物の1つを過剰に用いることによつて、アリーレンスル フイドポリマーの分子量を下げることができることも開 示している。該方法は米国特許第3,354,129号明細書の 教示によつてつくられるアリーレンスルフイドポリマー の分子量を下げる手段を提供するものであるが、反応物 物質添加のコスト増加、または過剰の反応物物質を回収 つとの混合物;よりなる群から選ばれる特許請求の範囲 20 して重合反応域に再循環させる必要性という不利益を招 くことがない低分子量のアリーレンスルフイドポリマー を得る他の方法が望まれる。

> アリーレンスルフイドポリマーは少なくとも1部はメル トフローインデツクスによつて特徴づけることができ る。メルトフローインデツクスは一般に高分子物質の、 特にアリーレンスルフイドポリマーの分子量と逆関係に あると通常考えられる。下記にさらに具体的に定義する が、押出速度は、低分子量領域のアリーレンスルフイド ポリマーを特徴づけるのに極めて有用な特定のタイプの 30 メルトフローインデツクスである。比較的押出速度の大 きいアリーレンスルフイドポリマーは、種々の用途に対 し、特に電子部品封入の分野において望ましいものであ る。たとえば、米国特許第4,337,182号明細書及び同第 4,482,665号明細書は、電子部品の封入に用いられるア リーレンスルフイドポリマーよりなる組成物を例示的に 開示している。

> 従つて、本発明の目的は、容易に制御しうる方法で、押 出速度の大きいポリ (アリーレンスルフイド) を製造す る方法を提供することである。本発明の他の目的は、重 40 合反応混合物中の反応物の濃度を調節することによっ て、押出速度の大きいポリ (アリーレンスルフイド) を 製造する方法を提供することである。本発明の別の目的 は、少なくとも約100グラム/10分の押出速度を有する ポリ(アリーレンスルフイド)を製造する方法を提供す ることである。

本発明によれば、重合反応混合物中の硫黄源対環状有機 アミドのモル比が約0.39:1乃至約0.6:1の範囲にあり、 少なくとも約100グラム/10分の押出速度を有するアリ ーレンスルフイドポリマーの調製方法が提供される。

a) 少なくとも1種の硫黄源及び少なくとも1種の環状

有機アミドを含有する水性混合物を脱水して、脱水混合 物を生成させ;b) 少なくとも1種のジハロ置換芳香族化 合物を工程a)から得られる脱水混合物と混合して、硫 黄源対該環状有機アミドのモル比が約0.39;1乃至約0.6: 1である重合反応混合物を生成させ; そして c) 該重合 反応混合物を、アリーレンスルフイドポリマーを含む生 成物を生成するのに効果的な重合条件にかける工程を用 いることによつて、少なくとも約100グラム/10分の押 出速度を有するアリーレンスルフイドポリマーを調製す る方法を提供できることが見出された。このように、連 10 鎖停止剤の添加又は過剰反応物の回収及び再循環を必要 とするという不利を招かない押出速度の大きいアリーレ ンスルフイドポリマーを得る簡単な方法が提供される。 本発明によつてつくられる押出速度の大きいアリーレン スルフイドポリマーは容易に回収可能であり、このよう な押出速度の大きいアリーレンスルフイドポリマーが望 まれる用途、たとえば電子部品の封入に用いるのに好適 である。

明細書及び特許請求の範囲の中で用いられる押出速度と いう用語は345グラムの押出総質量及び直径0.0825±0.0 20 02インチ並びに長さ1.250±0.002インチの寸法を有する オリフイスを用い、600°Fで行われるASTM D1238、方 法B-自動時間調節流量測定法-に基づく溶融ポリマー の流量測定値を意味する。既述のように、押出速度は、 低分子量領域のアリーレンスルフイドポリマーを特徴づ けるために極めて有用な特定なタイプのメルトフロー測

本発明によつて用いられるジハロ置換芳香族化合物は、 1分子当り6乃至約22個の炭素原子を有する化合物であ る。ジハロ置換芳香族化合物のハロゲン置換基は塩素、 臭素、及びヨウ素よりなる群から選ぶことができる。好 適には、ジハロ置換芳香族化合物はジハロ置換ベンゼン であり、より好適にはジクロロ置換ベンゼンであろう。 ジハロ置換芳香族化合物がp-ジクロロベンゼン:並び に、p-ジクロロベンゼンと総計約0乃至約10モル%の、 m-ジクロロベンゼン、o-ジクロロベンゼン及び式

$$Ce \xrightarrow{R} \xrightarrow{R} Ce$$

(式中、RはH又は1乃至4個の炭素原子を有するアル キル基で、少なくとも1個のRはHではない)を有する アルキル置換p-ジクロロベンゼンの中の少なくとも1つ との混合物;よりなる群から選ばれる場合に極めて良好 な結果が期待される。

数類の適当なジハロ置換芳香族化合物の例には、p-ジク ロロベンゼン、p-ジブロモベンゼン、p-ジョードベン ゼ、1-クロロ-4-ブロモブベンゼン、1-クロロ-4-ヨー 50 本発明によつてアリーレンスルフイドポリマーを調製す

ドベンゼ、1-ブロモ・4-ヨードベンゼン、2,5-ジクロロ トルエン、2,5-ジクロローp-キシレン、1-エチル・4-イ ソプロピル - 2,5-ジブロモベンゼン、1,2,4,5-テトラメ チル・3,6-ジクロロベンゼン、1,2,4,5-テトラブチル・ 3,6-ジクロロベンゼ、1-エチル-3-ブチル-2,5-ジクロ ロベンゼン、1-エチル - 2、5-ジョードベンゼン、1-ブチ ル-2,5-ジクロロベンゼ、1-ブチル-4-エチルー2,5-ジ ブロモベンゼン、o-ジクロロベンゼン、m-ジクロロベン ゼ等がある。

本発明の方法に用いられる環状有機アミドは使用する反 応温度及び圧力において実質的に液状でなければならな い。該環状有機アミドは1分子当り5乃至約12個の炭素 原子を有することができる。数種の適当な環状アミドの 例には、N, N' - エチレンジピロリドン、N-メチル - 2-ピロリドン、ピロリドン、カプロラクタム、N-エチルカ プロラクタム、N-メチルカプロラクタム、及びそれらの 混合物がある。N-メチル-2-ピロリドンが好ましい環状 アミドである。

本発明によつて、押出速度の大きいアリーレンスルフイ ドポリマーの製造に用いることができる適当な硫黄源に は、アルカリ金属硫化物、アルカリ金属重硫化物、及び 硫化水素がある。さらに本発明によれば、アルカリ金属 硫化物は、アルカリ金属水酸化物を何ら添加することな く使用して好結果を得ることができるけれども、他の適 当な硫黄源は添加アルカリ金属水酸化物の存在の下に本 発明の方法に用いるのが好ましい。アルカリ金属重硫化 物の場合には、アルカリ金属水酸化物の添加量は通常ア ルカリ金属重硫化物 1 グラムモル当り約0.3:1乃至約4:1 グラムモルの範囲、好適には約0.4:1乃至2:1グラムモル の範囲にある。硫黄源として硫化水素を用いる場合に は、アルカリ金属水酸化物の添加量は、通常、使用され る硫化水素1グラムモル当り約1.3:1乃至約5:1グラムモ ル、好適には約1.4:1乃至約3:1グラムモルの範囲にあ

用いることができるアルカリ金属水酸化物には水酸化リ チウム、水酸化ナトリウム、水酸化カリウム、水酸化ル ビジウム、及び水酸化セシウムがある。好適なアルカリ 金属水酸化物は水酸化ナトリウムである。

適当なアルカリ金属亜硫化物には、無水形か又は水和物 40 としてのリチウム、ナトリウム、カリウム、ルビジウ ム、セシウム、及びそれらの混合物の重硫化物がある。 好適なアルカリ金属重硫化物は重硫化ナトリウムであ

また、適当な硫黄源の群には、硫化ナトリウム、硫化カ リウム、硫化リチウム、硫化ルビジウム、及び硫化セシ ウムのようなアルカリ金属硫化物も含まれる。適当なア ルカリ金属硫化物には無水又は水和物形の一硫化物があ る。好適なアルカリ金属硫化物は硫化ナトリウムであ る.

る場合の反応物の比は可成り変えることができるけれども、ジハロ置換芳香族化合物のグラムモル対硫黄源中の二価のグラム原子の比は約0.8:1乃至約2:1、好適には約0.95:1乃至約1.3:1の範囲内になければならない。

本発明によれば、少なくとも約100グラム/10分、好適には約100グラム/10分乃至約1000グラム/10分の目的とする押出速度の大きいアリーレンスルフイドポリマーは少なくとも1種の適当な硫黄源及び少なくとも1種の環状有機アミドを含有する水性混合物を供給することによつて製造される。次に該水性混合物を蒸留のような脱れ工程にかけて、該混合物から遊離又は非錯体状の水を実質的にすべて除去する。ついで脱水された混合物を少なくとも1つのジハロ置換芳香族化合物と混合して、前記硫黄源中の硫黄対前記環状有機アミドのモル比が約0.39:1乃至約0.6:1、好適には約0.42:1乃至約0.5:1である重合反応混合物をつくる。該重合反応混合物をアリーレンスルフイドポリマーを生成させるのに効果的な重合条件にかける。

本発明の重合反応混合物中の硫黄源対環状有機アミドのモル比を決定するために、必要な場合には脱水工程中に 20 おける初期充填物からのこれらの化合物のいかなる損失をも見越して置くことができる。さらに、脱水工程後に加えられるいかなる環状有機アミドも前記モル比を決定する場合に考慮される。結局、環状有機アミドは、最初に加えられるにせよ脱水工程後に加えられるにせよ、その存在するすべて、及び存在する硫黄源のすべては、重合反応混合物中の前記モル比を決定する場合には非錯体状態又は未反応状態にあると仮定される。

適当な重合条件は、広範囲に変えることができるが、通常約235℃乃至450℃、好適には約240℃乃至約350℃の範 30 囲内にある反応温度を含む。反応時間は約10分乃至約72 時間、好適には約1時間乃至約8時間の範囲内にあろう。圧力はジハロ置換芳香族化合物及び環状有機アミドを実質的に液相に保ち、硫黄源をその中に実質的に保持するのに足る圧力であればよい。

本発明の方法によつてつくられる押出温度の大きいアリーレンスルフイドポリマーを回収するためには種々の公知の方法を用いることができるけれども、加熱された反応混合物を、該反応混合物から環状有機アミドを実質的に完全いフラツシユさせる大気圧への減圧処理にかける方法を用いるのが好適である。フラツシユされた反応混合物残留物は、アルカリ金属ハイライド及び他の不純物が可溶である水のような液状希釈剤でスラリーにすることができる。たとえば戸過によつて不純物とともに該液状希釈剤を除去すると、微粒状のアリーレンスルフイドポリマーが残る。アリーレンスルフイドポリマーが所望のレベルに到達するまでこの洗浄法を繰返すことができる。使用することができる別の公知の方法は、アリーレンスルフイドポリマーが溶融状態になる以上の温度で、重合反応混合物を、環状有機アミドに可溶であ50

り、アリーレンスルフイドポリマーの非溶剤である十分な量の分離剤、たとえば水と接触させて、溶融アリーレンスルフイドポリマーと環状有機アミドとの相分離を生じさせる「水冷」法である。冷却されて相分離した混合物をさらに冷却すると、微粒状アリーレンスルフイドポリマーの環状有機アミド中のスラリを生じ、炉過して微粒状アリーレンスルフイドポリマーを回収することができる。分離したポリマーは上記のように洗浄することができる。

0 実施例

実施例は当業者に本発明をさらに理解させようとして提供されるものであつて、本発明の正当な範囲を不当に限定するために与えられるものではない。特定の反応物、条件、比率等はすべて本発明を説明する意図のものであって、本発明の正当且つ適正な範囲を限定しようとするものではない。

実施例Ⅰ

ポリ (p-フエニレンスルフイド) (PPS) を調製するために、2 ガロンの高速撹拌機つき反応器内で一連の重合実験を行つた。これらの実験の重合処方を以下に挙げる。

	化合物 グラムモル		
Nーメチルー2ーピロリドン(NMP)	14,29-19,92		
水酸化ナトリウム(NaOH)	6,05		
重硫化ナトリウム(NaSH) (*)	6.0		
pージクロロベンゼン(p-DCB)	6, 15		
(A) EQ 410番県Q/かはCUナムナ	EH HANDOUG		

(a) 58.418重量%のNaSHを含む固体NaSHの 水溶液として充填。

各実験において、反応器にNaOH、NaSH、及び10.93-16.56グラムモルのMNPを充填した。反応器を密閉して撹拌を開始し、窒素を用いて加圧-放出を3回繰返してガス抜きを行つた。反応混合物の温度を急速に150℃まで上げ、蒸留凝縮器に至るバルブを開いた。約30分間の全脱水時間の間に反応混合物を160℃乃至200℃に加熱しながら、約375mLの塔頂留出物を捕集した。反応器を密閉し、予めガス抜きしたp-DCBの3.36グラムモルNMP溶液を窒素を用いて反応器に圧入した。次いで装入槽と反応器との間のバルブを閉じた。

○ 反応混合物を235℃に加熱し、上昇時間と保持時間が合計30分となるようにその温度に保つた。次に反応混合物を上昇時間と保持時間との合計が45分になるように265℃に加熱した。さらに上昇時間と保持時間との合計が60分になるように反応物を274℃に加熱した。最後に、フラツシュ回収法の一部を模擬実験をするために反応混合物を282℃に加熱して45分間保持した。

次いで反応混合物を冷却した。

PPSを含む反応混合物を熱水(約90℃)洗液で4回洗浄 し、脱イオン水で洗い、最後にアセトンで洗つた。洗浄 したPPSを乾燥し、試料を上記の方法によつて押出速度 9

の試験を行った。得られた結果を下記の第1表に示す。 第 1 表

	2,1		
実験番号	NMP (グラムモル)	モル比 NaSH/NMP(*)	押出速度 グラム/10分
1())	19, 92	0,324	38,2
2 ^(b)	18.37	0.354	59.7
3())	16, 66	0,393	48.2
4(0)	15.38	0, 429	244
5(°)	14, 29	0, 465	879

- (a) 脱水工程中に除去されたNMP量を補正した。
- (b) 対照実験
- (c) 本発明による実験

第1表の結果はNaSH/NMPのモル比を0.393乃至0.429に 高めると驚異的に押出速度の大きいPPSをもたらすこと を示す。

実施例II

PPSを調製するために、90ガロンの撹拌機つき (400rpm) 反応器内で一連の重合実験を行つた。これらの実験の重合処方を下記に示す。

	化合物 ポンドモル
Nーメチルー2ーピロリドン(NMP)	2,41-2,80
水酸化ナトリウム(NaOH) ' ゚ '	0,9170-1.063
重硫化ナトリウム(NaSH) ' b'	0.9371-1.089
pージクロロベンゼン(pーDCB)	0,9531-1,107

- (a) 50.193重量%のNaOH水溶液として充 塩。
- (b) 60.059重量% NaSH及び0.457重量%Na₂Sの水溶液として充填。

* 追従するNMPフラツシコとともに、残余のNMPを含む反応 器に充填した。次にこの混合物を脱水工程にかけ、そこ で水と少量のNMPを還流比1:1の蒸留によつて反応器から 除いた。塔頂留出物の抜取りは167-171℃の反応温度か ら始まつて、79-91分間にわたり、231-239℃で終つ た。留出した塔頂留出物の量は66.3-80.4ポンドであっ た。

10

次に、211-219℃において溶融したp-DCBを反応器に充填し、反応器の温度を0.56-0.78℃/分の速度で約100分で271-274℃に上げた。次いで反応混合物を274℃で25分間保持した。揮発物の回収のために反応器を55-67分間ガス抜きして70psigとして、282℃に加熱し、次に反応器内容物を別の容器に移し、そこで減圧条件で残余のNMP及び他の揮発物を回収のため塔頂にフラツシュさせた。

回収されたPPSを含む反応混合物を室温の水道水で1度 洗浄し、熱 (82℃) 水で洗い、176℃の脱気水で1回洗 浄し、熱水で洗い、最後に176℃の脱気水で洗浄し、熱 脱イオン水又は水道水で洗つた。洗浄工程はPPSスラリ 20 一混合タンク及び可動水平ベルトデ過システムのナイロ ン繊維デ布を用いて、PPSと洗浄/水洗液とを分離し た。各実験から得た洗浄したPPSを乾燥して試料を前記 の方法によつて押出速度の試験をした。得られた結果を 下記第11表に示す。

各実験において、NaOH水溶液及びNaSH水溶液を別の容器 30で予備混合し、次いで温めた(約115℃)液体混合物を *

1 表 反応器充塡量,ポンドモル モル比 未反応p-DCB p-DCBの転 実験番号 NaOH NaSH/NMP 押出速度(•) NaSH NMAP p-DCBポンドモル 化率,% 6(b,a) 0,9170 0,9371 2,80 0,9531 0,335 .0503 94.7 50 7^(b) 0,9299 0,9582 2,72 0,9746 0.352 .0527 94.6 37 8() 0,9754 1,004 2,63 1,022 0,382 .0582 94,3 46 Q(b) 0.9744 1.005 2.63 1.021 0,382 .0618 94.0 54 10(c) 1.019 1,051 2.49 1.062 0.422 .0550 94.8 60 11(0) 1,051 1,020 2,49 1,062 0,422 .0530 95.0 71 12(0) 1,057 1,094 2,41 1,106 0,454 94,7 .0588 154 13(0) 1.056 1.088 2,41 1,107 0.451 .0646 94.2 171 14(c) 1,057 1.089 2.41 1.106 0.452 .0614 94.4 143 15^(c) 1,056 1,088 2,41 1,100 0,451 .0559 136 94.9 1.063 1.082 2,41 1,102 0.449 .0449 95,9 105

- (a) 本実験の重合時間は、重合が完了したかどうかを確めるためにガス抜き工程に先立つて 180分延長した。該延長保時間前後に採取した試料の押出速度はそれぞれ121及び113であることを確めた。
- (b) 対照実験

12

- (c) 本発明による実験
- (d) NaOHは50,193<u>重量</u>%NaOH水溶液として充填し、NaSHは58.977<u>重量</u>%NaSH及び0.317<u>重量</u>%NaSH及び0.317<u>重量</u>%NaSH及び0.317<u>重量</u>%NaSH及び0.317<u>重量</u>%

(6)

(e) グラム/10分で表わした押出速度。

第11表の結果は、NaSH/NMPのモル比を約0.42万至0.45 に高めると驚異的に押出速度の大きいPPSをもたらすことを示す。この結果はまた、p-DCBの転化率によって証明されるように重合は実質的に完了していること、及び押出速度が大きいのは不完全重合の結果ではないことをも示すものである。

実施例III

PPSを調製するために、2000ガロンの撹拌機つき反応器 内で一連の重合実験を行つた。これらの実験の重合処方 を下記に示す。

	ポンドモル
Nーメチルー2ーピロリドン(NAP)	65,07-78,14
水酸化ナトリウム(NaOH) (🖎	27,59-27,63
重硫化ナトリウム(NaSH) ' b' .	27, 31-27, 36
pージクロロベンゼン(pーDCB)	28, 16-28, 19

- (a) 50.63重量%のNaOHを水溶液として充 填。
- (b) 59.267 重 量 % NaSH 及 び 0.187 重 量 % Na₂Sの水溶液として充填。

各実験において、NaOH水溶液及びNaSH水溶液を別の容器で予備混合し、次いで温めた液体混合物を追従するNMPフラツシコとともに、NaSH/NMPのモル比が0.65になるように足る量のNMPを含む脱水槽に充填した。この混合*

- * 物を脱水工程にかけ、そこで蒸留によって水と少量のNM Pを脱水槽から除いた。塔頂留出物の抜取りを50-58分間行い、最終温度は219-223℃であった。次に脱水された混合物を重合反応器に移し、続いてNMPフラツシュを行った。
- 10 次いで溶融したp-DCBを反応器に充填し、反応器の温度を1.1℃/分の速度で210℃から232℃に上げた。次に反応混合物の温度を0.56℃/分の速度で254℃に上げ、更に0.72℃/分の速度で274℃に上げた。次いで反応混合物を274℃に約25分間保つた。揮発物を回収するために反応器のガス抜きして、282℃に加熱し、次いで反応器内容物を別の容器に移し、そこで減圧条件によつて残余のNMP及び他の揮発物を回収するために塔頂にフラツシュさせた。
- 回収した反応混合物を洗浄して**沪**過した。各実験から得 20 られた洗浄済PPSを乾燥して試料を前記の方法によつて 押出速度を調べた。得られた結果を下記第III表に示 す。

1,010

184

	反応器充塡量、ポンドモル				11.	U.(a)	Arriva va va rom
実験番号	NaOH	NaSH	NMP	p-DCB	モル比 NaSH/NMP	モル比(*) NaOH/NaSH	押出速度 グラム/10分
17 ^(b-d)	27, 62	27, 35	78,14	28, 17	0.35	1.009	41
18(6 - 4)	27,63	27, 35	78.14	28, 19	0.35	1,014	52
19(b · a)	27,63	27.36	72.0	28.18	0.38	1,012	45
20(6 - 4)	27,63	27, 35	71.97	28.18	0.38	_	54
21 ^(b)	27,59	27, 31	68,28	28, 18	0.40	1.013	61
22 ^(b)	27,63	27.31	68,28	28, 16	0.40	1,015	65
23(ъ)	27,61	27, 34	68,35	28, 18	0.40	_	100
24 ^(c)	27,61	27, 34	65,10	28, 17	0.42	_	119
25 ^(o)	27,63	27.34	65,10	28, 18	0.42	1.017	112
26(0)	27.62	27, 34	65, 10	28, 18	0.42	1,010	130

<u>第</u> <u>Ⅲ</u> <u>表</u> 反応器充塡量、ポンドモル

11-24

(a) 本実験の重合時間は274℃に加熱する前に254℃で5時間延長した。

27, 34

(b) 対照実験

27(4.0)

(c) 本発明による実験

27,62

(d) NaOHは50.633重量%NaOH水溶液として充填し、NaOHは59.33重量%NaSH及び0.305重量%Na₂Sの水溶液として充填した。

28.18

(e) NaOHは水溶液及びNaSH水溶液の混合物試料を水性媒質中1N塩酸での滴定によつて求めた。

65, 10

第111表の結果はNaSH/NMPの比を0.40乃至0.42に高めると 数異的に押出速度の大きいPPSをもたらすことを示

0.42

フロントページの続き

- (72)発明者 アフィフ・マイケル・ネシーワット アメリカ合衆国オクラホマ州74006, バー トルズヴィル, サウス・イースト・キング ス・ドライブ 1557, ナンバー 1216
- (72)発明者 ウェイーテー・ウェイド・シャン アメリカ合衆国オクラホマ州74006, バー トルズヴィル, サウス・イースト・ベルモ ント・ロード 825
 - (56)参考文献 特開 昭62-20529 (JP, A) 特開 昭58-42622 (JP, A)